

(c)

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum
Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum
19. Dezember 2002 (19.12.2002)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 02/100814 A1

(51) Internationale Patentklassifikation⁷: C07C 67/54,
67/03, 69/54

Matthias [DE/DE]; In der Achen 38, 67435 Neustadt (DE).
DAMS, Albrecht [DE/DE]; Dr.-Hans-Hoffmann-Strasse
13, 67157 Wachenheim (DE). NESTLER, Gerhard
[AT/AT]; Richtergasse 1/9, A-1070 Wien (AT).

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP02/05820

(22) Internationales Anmeldedatum:
28. Mai 2002 (28.05.2002)

(74) Gemeinsamer Vertreter: BASF AKTIENGESELLSCHAFT; 67056 Ludwigshafen (DE).

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(81) Bestimmungsstaaten (national): CN, JP, US.

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(84) Bestimmungsstaaten (regional): europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE, TR).

(30) Angaben zur Priorität:
10127939.6 8. Juni 2001 (08.06.2001) DE

Veröffentlicht:

— mit internationalem Recherchenbericht

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): BASF AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; 67056 Ludwigshafen (DE).

Zur Erklärung der Zwei-Buchstaben-Codes und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.

(72) Erfinder; und
(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): GEISENDÖRFER,

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING (METH)ACRYLIC ACID ESTERS

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON (METH)ACRYLSÄUREESTERN

(57) Abstract: The invention relates to a method for producing (meth)acrylic acid esters IV by means of transesterification of a (meth)acrylic acid ester I with an alcohol R²OH comprising at least one more carbon atom than the alcohol constituents (R¹O-) in the (meth)acrylic acid ester I to be subjected to transesterification, in the presence of a catalyst or a catalyst mixture. Either essentially the (meth)acrylic acid ester I is separated and then the catalyst used is separated by distillation (catalyst separation), or the catalyst used is separated by distillation first (catalyst separation), and then essentially the (meth)acrylic acid ester I is separated, from the reaction product of the transesterification. Constituents from the mixture obtained, which have a lower boiling point than the (meth)acrylic acid ester IV, are essentially separated by distillation (separation of constituents at low boiling point), and the (meth)acrylic acid ester IV is then purified by distillation (purification by distillation).

(57) Zusammenfassung: Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern IV durch Umesterung eines (Meth)acrylsäureestern I mit einem Alkohol R²OH, der mindestens ein Kohlenstoffatom mehr aufweist als die Alkoholkomponente (R¹O-) im umzuesternden (Meth)acrylsäureestern I, in Gegenwart eines Katalysators oder Katalysatorgemisches, wobei aus dem Reaktionsaustrag der Umesterung entweder zunächst im wesentlichen (Meth)acrylsäureester I abgetrennt und dann destillativ vom verwendeten Katalysator abgetrennt wird (Katalysatorabtrennung), oder zunächst destillativ vom verwendeten Katalysator abgetrennt (Katalysatorabtrennung) und dann im wesentlichen (Meth)acrylsäureester I abgetrennt wird und dann von dem erhaltenen Gemisch leichter als der (Meth)acrylsäureester IV siedende Komponente destillativ im wesentlichen abgetrennt werden (Leichtsiederabtrennung) und anschliessend der (Meth)acrylsäureester IV reindestilliert wird (Reindestillation).

WO 02/100814 A1

Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern

Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur kontinuierlichen Herstellung von höheren (Meth)acrylsäureestern durch Umesterung eines niederen (Meth)acrylsäureesters mit einem höheren Alkohol.

Die Herstellung von (Meth)acrylsäureestern durch Umesterung in Gegenwart von sauren oder basischen Katalysatoren ist allgemein bekannt. Als Katalysatoren werden vor allem Titanalkoholate vorgeschlagen, deren Alkylgruppen C₁ - C₄ - Alkylreste darstellen, z.B. Tetramethyl-, Tetraethyl-, Tetraisopropyl-, Tetrapropyl, Tetraisobutyl- und Tetrabutyltitanat (siehe z.B. EP-B1 298 867, EP-A2 960 877). Weiterhin werden als Katalysatoren u. a. Titanphenolate (DE-OS 200 86 18), Metallchelatverbindungen von z. B. Hafnium, Titan, Zirkon oder Calcium, Alkali- und Magnesium-alkoholate, organische Zinnverbindungen oder Calcium- und Lithiumverbindungen, beispielsweise -Oxide, -Hydroxyde, -Carbonate oder -Halogenide vorgeschlagen.

Da es sich bei der Umesterung bekanntlich um eine Gleichgewichtsreaktion handelt, muß einer der Ausgangsstoffe im großen Überschuß eingesetzt werden oder/und eines der Reaktionsprodukte aus dem Gleichgewicht entfernt werden, um wirtschaftliche Umsätze zu erzielen. In der Regel wird daher das bei der Umesterung freigesetzte niedere Alkanol (Alkoholkomponente mit dem niedrigeren Siedepunkt) destillativ abgetrennt. Nachteilig ist dabei, daß die freigesetzten Alkanole, üblicherweise Methanol bzw. Ethanol, mit den entsprechenden (Meth)acrylsäureestern (Methyl- bzw. Ethyl(meth)acrylat) ein Azeotrop bilden und somit nicht direkt destillativ trennbar sind.

Aus ökologischen und ökonomischen Gründen ist die Wiederverwendung des Azeotrops bzw. seiner einzelnen Komponenten (Alkanol und (Meth)acrylester) jedoch vorteilhaft.

Die direkte Verwertung des Azeotropes oder die Wiedergewinnung und Rückführung des Ausgangsesters kann durch das Einschleppen von Verunreinigungen, z.B. durch den Katalysator, erschwert oder sogar verhindert werden.

Durch Verwendung von Titan-tetraisopropylat oder -butylat, den üblichsten Umesterungskatalysatoren, werden beispielsweise Isopropanol bzw. Butanol als Verunreinigung eingeschleppt (DE-OS 20 08 618, Seite 2).

5

Werden Titan, Zirkon oder Hafnium-Acetylacetone als Katalysatoren eingesetzt, findet sich beispielsweise Acetylacetone im Reaktionsgemisch.

- 10 Die Verunreinigungen sind wegen des geringen Siedepunktsunterschiedes oder Azeotropbildung z.T. schwer zu entfernen und führen z.T. zur Bildung von weiteren Nebenprodukten (Umesterungsreaktionen, Addition an die Doppelbindung der Ester).
- 15 DE-OS 20 08 618 empfiehlt daher die Verwendung von Titanphenolaten als Katalysatoren. Diese müssen aber sehr umständlich und aufwendig hergestellt werden und sind als Feststoffe außerdem schlecht handhabbar.
- 20 Prinzipiell könnten derartige Verunreinigungen auch dadurch vermieden werden, daß man Titanate der niederen Alkanole R¹OH (siehe Gleichung I) einsetzt, deren Alkyl(meth)acrylate verwendet werden (z.B. Titan-tetramethylat bei Verwendung von (Meth)acrylsäure-methylester). EP-B1 298 867 beschreibt beispielsweise die
- 25 Umesterung von Ethylacrylat mit Dimethylaminoethanol in Gegenwart von Titan-tetraethanolat. Diese Titanate sind teuer und äußerst hydrolyseempfindlich (DE-OS 20 08 618, Seite 2) und haben daher keine technische Bedeutung.
- 30 Weiterhin ist bekannt, daß das bei der Herstellung von basischen (Meth)acrylaten durch Umesterung anfallende Gemisch beziehungsweise Azeotrop aus Ausgangsester und der Alkanolkomponente des Ausgangsesters durch basische Verbindungen (z.B. Amine) verunreinigt ist (EP-A2 906 902). Das Gemisch kann demnach nur dann problemlos bei der Herstellung des Ausgangsesters verwertet werden, wenn es vorher gereinigt wird. EP-A2 906 902 schlägt eine aufwendige Behandlung mit sauren Ionenaustauscherharzen vor.

Nachteilig ist dabei vor allem, daß der Ionenaustauscher umweltbelastend regeneriert (Anfall von Abwasser) und/oder entsorgt werden muß.

Da die Bildung der Azeotropie bzw. Gemische aus Ausgangsester und Ausgangsalkanol demnach einen großen Nachteil darstellt, wurden 45 verschiedene Verfahren zur Vermeidung und/oder Aufarbeitung die-

ser Azeotrope beziehungsweise Gemische aus Alkanol und (Meth)acrylester vorgeschlagen.

In der Literatur, z.B. in EP-B1 210 907, wird die Verwendung von 5 Hilfsstoffen, wie Benzol, Hexan, Cyclohexan etc. vorgeschlagen, die mit den freiwerdenden niederen Alkanolen Heteroazeotrope bilden. Das bei der Umesterung freigesetzte niedere Alkanol wird dabei mit dem Hilfsstoff als Azeotrop destillativ abgetrennt, wobei das Kondensat in zwei Phasen zerfällt. Die Phase, die den Hilfsstoff enthält wird in die Umesterung zurückgefahren und die mit Hilfsstoff gesättigte Alkanolphase ausgeschleust. Da ein Hilfsstoff benötigt wird und die ausgeschleuste Alkanolphase vor der Wiederverwendung gereinigt werden muß, haben diese Verfahren jedoch keine wirtschaftliche Bedeutung.

15

Außerdem wurden verschiedene Verfahren zur Trennung/Aufarbeitung dieser Alkanol-Ester-Azeotrope bzw. Gemische vorgeschlagen.

EP-A1 736 510 schlägt vor, die Trennung des Gemisches aus Methanol und (Meth)acrylsäuremethylester sowie gegebenenfalls Wasser mit Hilfe von aliphatischen Kohlenwasserstoffen, die mit Methanol ein Azeotrop bilden, durchzuführen. Der Einsatz eines zusätzlichen Hilfsstoffes macht jedoch auch dieses Verfahren unwirtschaftlich.

25

DE-A1 23 17 226 schlägt vor, das aus Alkanol und dem entsprechenden (Meth)acrylsäureester gebildete Azeotrop durch Behandlung mit Wasser über Auswaschen des Alkanols zu trennen. Das Verfahren ist nicht wirtschaftlich, da eine wäbrige Alkanollösung anfällt, die entsorgt bzw. aufgearbeitet werden muß, und die Esterphase vor der Rückführung in die Umesterung getrocknet werden muß.

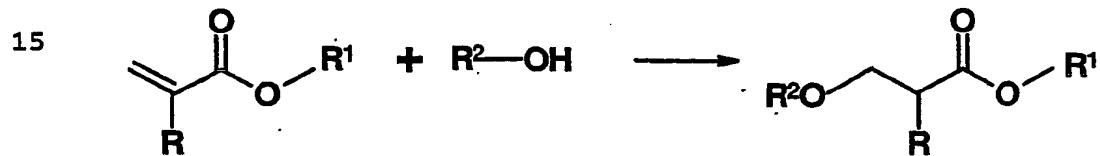
EP-A2 143 639 empfiehlt die Trennung dieser Azeotrope mit komplexbildenden Salzen, z. B. LiCl, und einem Extraktionsmittel. 35 Das Verfahren ist unwirtschaftlich, da es Abwässer produziert und mehrere Destillationsschritte benötigt.

Prinzipiell kann eine Azeotropbildung auch dadurch verhindert werden, daß die Umesterung des niederen Esters mit mindestens 40 stöchiometrischen Mengen eines Metallalkoholats des höheren Alkanols durchgeführt wird. Das dabei gebildete Metallalkoholat des niederen Alkanols wird isoliert und durch Umsetzung mit dem höheren Alkanol wieder in das entsprechende Metallalkoholat umgewandelt, das in die Umesterung zurückgeführt wird (EP-A1 118 639, 45 EP-A2 160 427). Das Verfahren benötigt jedoch große Metallalkoholatmengen und hat daher keine industrielle Bedeutung.

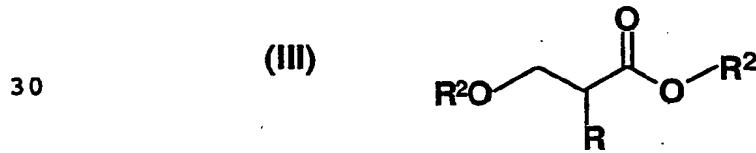
Ein weiteres Problem stellt die Bildung von Michael-Additionsprodukten bei der Umesterung und Aufarbeitung des Umesterungsreaktionsgemisches dar. Unter Michael-Additionsprodukten werden hier die durch Addition von Alkoholen an die Doppelbindung der 5 (Meth)acrylsäureester entstandenen Verbindungen verstanden (EP-A2 906 902, Seiten 8 bis 9).

Es ist allgemein bekannt, daß diese Addition (siehe Gleichung II) 10 besonders in Anwesenheit von alkalischen Katalysatoren erfolgt (Organikum, 17. Auflage, Seite 506, VEB Deutscher Verlag der Wissenschaften, Berlin 1988).

(Gleichung II)



20 Bei der Umesterung entsprechend Gleichung I spielen im wesentlichen die Addukte (II) und (III) eine Rolle



Die Folgen dieser Adduktbildung sind eine verminderte Ausbeute 35 und ein erhöhter Destillationsaufwand um den Zielester in hoher Reinheit zu erlangen.

Die Bildung der Additionsprodukte entsprechend der allgemeinen 40 Gleichung II kann, wie allgemein bekannt ist, dadurch verringert werden, daß die Konzentration an freiem Alkanol möglichst niedrig gehalten wird. EP-A2 906 902 schlägt daher vor, die Hauptmenge des Alkanols während der Umesterung kontinuierlich zuzugeben und die Konzentration des Alkanols dabei nicht über 25 Mol% ansteigen zu lassen.

Des weiteren wird in derselben Schrift vorgeschlagen, die Temperatur bei der destillativen Leichtsieder- und Katalysator-abtrennung im Bereich zwischen 60 und 120 °C zu halten, um die zusätzliche Bildung von Michael-Additionsprodukten zu verringern.

5

Ein weiteres Problem stellt die Instabilität mancher Titanalkoholate bei höheren Temperaturen dar. Die Folge ist eine Belagsbildung (sog. Fouling) an den Apparatewänden.

10 Dies ist besonders nachteilig, weil wegen ihrer relativ geringen Aktivität erhöhte Temperaturen in der Umesterung notwendig sind, um wirtschaftliche Umsätze bzw. Reaktionszeiten zu erreichen (EP-A2 160 427, Seite 2, Zeilen 23 bis 30). Dies kann wiederum zu einer vermehrten Polymerisat- und Belagsbildung führen.

15

Es ist außerdem bekannt, daß (Meth)acrylsäureverbindungen eine große Neigung zur Polymerisation besitzen, ganz besonders, wenn Hitze auf sie einwirkt (s. z.B. Ullmann's Encyclopedia of Industrial Chemistry, 6th ed, 1999 Electronic Release, Kapitel: 20 Acrylic Acid and Derivatives). Vor allem bei der Herstellung und der destillativen Reinigungen sind sie Temperaturen ausgesetzt, die leicht eine unerwünschte Polymerisation auslösen können.

Ein Problem stellt auch der Aktivitätsverlust dar, den Titanalkoholate mit der Zeit erleiden (DE-A 28 05 702, Seite 5, Zeilen 12 bis 21). Um wirtschaftliche Umsätze zu erzielen, muß die Katalysatormenge und/oder die Reaktionszeit erhöht werden. In Hinblick auf die Instabilität der Titanate und die Nebenprodukt- und Polymerisatbildung ist dies bekanntlich nachteilig.

30

Weiterhin ist allgemein bekannt, daß Alkyltitane die Polymerisation von (Meth)acrylsäureestern katalysieren und daher zur Bildung von Polymerisat bei der Alkoholyse beziehungsweise Umesterung und der Aufarbeitung des Umesterungsgemisches Anlaß 35 geben (DE-OS 20 08 618, Seite 3) oder die Wirkung von Stabilisatoren beeinflussen können (DE-PS 1 067 806, Spalte 1, Zeilen 25 bis 40).

Verschmutzung der Apparaturen, Verstopfen von Leitungen und Pumpen und die Belegung von Kolonnenböden oder -einbauten und Wärmetauscherflächen ("fouling") sind in der Regel die Folge einer Polymerisatbildung. Das Reinigen der Anlagen ist ein aufwendiger, durch z.B. die Abstellzeiten teurer und z.B. durch die anfallenden Reinigungsabwässer umweltbelastender Vorgang. Die Ausbeute 45 und die Verfügbarkeit der Anlagen (Laufzeit) wird dadurch außerdem stark reduziert.

DE-PS 1 067 806 schlägt daher vor, die Umesterung unter Druck und bei 180-250°C durchzuführen, um möglichst kurze Verweilzeiten zu erzielen. Anderseits wird der Einsatz von Stabilisatoren oder Stabilisatorgemischen vorgeschlagen, z.B. Aminophenole, Hydro-
5 chinon, Hydrochinonmonomethylether, Phenothiazin etc., gegeben-falls mit einem Zusatz von Sauerstoff bzw. Luft (JP-OS 53449/95). Das Arbeiten unter Druck erfordert jedoch hohen apparativen und sicherheitstechnischen Aufwand und ist daher unwirtschaftlich.

10 DE-OS 19 65 308 schlägt zur Stabilisierung ein Gemisch aus Phenothiazin und Diethylhydroxylamin vor, wobei aber eine unwirtschaftlich hohe Menge von 1-3% bezüglich Alkanol notwendig ist. Eine vollkommene Vermeidung der Polymerisatbildung ist aber auch dadurch nicht möglich.

15 Da, wie oben beschrieben, die üblichen Umesterungskatalysatoren die Stabilität des Reaktionsgemisches negativ beeinflussen, wird die Entfernung des Katalysators vor der destillativen Aufarbeitung ausdrücklich empfohlen, z.B. durch Waschen mit Wasser

20 (DE-OS 2 805 702).

Die Entfernung des Katalysators, z.B. von Titanalkoholaten, ist jedoch sehr aufwendig, da es eine Filtration nach der hydrolytischen Spaltung des Katalysators erfordert.

25 DE-A 1 142 868 empfiehlt daher die Verwendung von polymeren Titanaten, die im Reaktionsgemisch nicht löslich sind und auch als Feststoff verwendbar sind. Aufgrund ihrer aufwendigen Herstellung haben diese Katalysatoren keine wirtschaftliche Bedeutung er-
30 langt.

Eine weitere Problematik tritt bei der Herstellung von Dialkylaminoethyl(meth)acrylaten durch Umesterung von Dialkylaminoethanolen auf:

35 Die Herstellung von Dialkylaminoethanolen erfolgt bekanntlich in der Weise, daß man Ethylenoxid in flüssiger Phase bei 100 bis 150 °C mit den entsprechenden Dialkylaminen umsetzt. Als Nebenprodukte treten dabei im allgemeinen höhere Homologe auf, die destillativ 40 im wesentlichen abtrennbar sind, und Nebenprodukte, wie z.B. Vinyloxyethanol und Ethylenglykol, die destillativ nur sehr schwierig abtrennbar sind und daher in Spuren in den Dialkylaminoethanolen vorhanden sind.

45 Umesterung dieser Komponenten führt zu Ethylen-glykoldi(meth)acrylat und Vinyloxyethyl(meth)acrylat, die bei der Herstellung von Alkylaminoethyl(meth)acrylaten als Neben-

komponenten auftreten können und zwei ungesättigte Gruppen enthalten. Daher wirken diese Nebenkomponenten bei der Polymerisation als Vernetzer. Dies ist äußerst nachteilig, da dadurch die Polymerisation und die Qualität der Polymerisate, z.B. durch Gelbildung, beeinträchtigt wird. Außerdem beeinflussen sie die Lagerstabilität.

Wegen der aufgezeigten Stabilitäts- bzw. Polymerisationsprobleme erfolgt die Aufarbeitung des Umesterungsgemisches bzw. die Isolierung des Zielesters in der Regel in mehreren Destillationsstufen.

EP-A2 906 902 beschreibt beispielsweise ein Verfahren zur Herstellung und Isolierung von Alkylaminoalkyl(meth)acrylaten, das im wesentlichen aus folgenden Stufen besteht:

1. Diskontinuierliche Umesterung in Gegenwart des Katalysators Dibutylzinnoxid und des Stabilisators Phenothiazin, wobei die Hauptmenge des Alkylaminoalkanols nach dem Start der Reaktion in der Weise zugegeben wird, daß seine Konzentration im Reaktionsgemisch 25 Mol-% nicht überschreitet.
2. Destillative Abtrennung des bei der Umesterung gebildeten niederen Alkanols als Azeotrop mit dem niederen (Meth)acrylester über eine Kolonne, wobei das Destillat gegebenfalls einer weiteren Destillation unterworfen wird.
3. Behandlung des Destillats, das hauptsächlich aus niederm Alkanol und niederm (Meth)acrylat besteht, mit einem sauren Kationenionenaustauscher. Die basischen Verunreinigungen (Amine), die die Verwendung des Destillats bei der Herstellung des niederen Esters durch Vergiftung des dabei verwendeten Katalysators verhindern, werden dabei abgetrennt.
4. Destillative Auftrennung des Reaktionsgemisches in ein Kopfprodukt, hauptsächlich aus Zielester, niederm Alkanol und Ausgangsprodukten bestehend, und ein Sumpfprodukt, das im wesentlichen Katalysator, Stabilisator, Michael-Additionsprodukte und Polymere enthält, und unter Umständen bei der Umesterung erneut eingesetzt wird. Verliert der Katalysator seine Aktivität, so wird er entsorgt.

Alternativ kann die Katalysatorabtrennung zweistufig erfolgen, wobei zuerst der niedere (Meth)acrylester über den Kopf einer Kolonne abgetrennt und wieder der Umesterung zugeführt wird. In einer zweiten Destillationskolonne wird der Zielester und verbliebene Leichtsieder als Kopfprodukt abgetrennt

und der katalysatorhaltige Sumpf gegebenfalls wieder bei einer Umesterung eingesetzt.

5. Das den Zielester enthaltende Destillat wird in einer weiteren Destillationsstufe in ein Kopfprodukt (Aminoalkanol, niederer Ester), das wieder bei der Umesterung eingesetzt werden kann, und ein Sumpfprodukt, das den Zielester enthält, aufgetrennt.
- 10 6. Aus dem zielesterhaltigen Sumpf wird schließlich in einem weiteren Destillationsschritt (Reindestillation) der Zielester in einer Reinheit von 99,8 % isoliert.
7. Aus dem Sumpfprodukt der Reindestillation, das noch Zielester enthält, wird in einer Destillation, vorzugsweise einer Dünnschichtdestillation, ein Teil des Zielesters gewonnen und der Leichtsiederdestillation zugeführt. Das Sumpfprodukt wird entsorgt.
- 20 Der Nachteil des Verfahrens liegt u. a. darin,
 - daß die Umesterung diskontinuierlich erfolgt,
 - daß das Dialkylaminoalkanol über einen langen Zeitraum (4 Stunden) verteilt dem Reaktor zugegeben werden muß,
 - daß lange Reaktionszeiten (7 - 8 Stunden) benötigt werden,
- 25 was die Bildung von Nebenprodukten und von Polymerisat begünstigt,
- daß das Azeotrop technisch aufwendig über ein Ionenaustauscherbett gereinigt werden muß, was durch Erfordernis von Spülungen und Regenerierungen umweltbelastend ist,
- 30 - daß die Ausbeute gering ist (ca. 33 % bezüglich eingesetztem Dimethylaminoethanol, s. Bsp. III-1) und
- daß die Rückstände nicht aufgearbeitet werden, um Wertprodukte wiederzugewinnen.
- 35 EP-A2 960 877 beschreibt ein kontinuierliches Verfahren zur Herstellung von Dialkylaminoalkyl(meth)acrylaten durch Umesterung von Methyl- oder Ethyl(meth)acrylat mit Dialkylaminoalkanolen in Gegenwart von Tetraethyl-, Tetrabutyl- oder Tetra(2-ethylhexyl)titanat. Die Umesterung erfolgt dabei in einem Rührreaktor
- 40 und die Aufarbeitung des Reaktionsgemisch in folgenden Schritten:
 1. Das Reaktionsgemisch wird in einer Destillationseinheit in ein Kopfprodukt, das im wesentlichen den Zielester und die Leichtsieder enthält, und ein Sumpfprodukt, das hauptsächlich aus Schwersiedern, Katalysator und etwas Zielester besteht, aufgetrennt.

2. Das Sumpfprodukt kann gegebenenfalls in einem Dünnschichtverdampfer gereinigt werden, wobei das Destillat wieder der Umesterung zugeführt wird. Der katalysatorhaltige Sumpfablauf wird ausgeschleust.

5

3. Das den Zielester enthaltende Kopfprodukt wird in einem weiteren Destillationsschritt in eine Leichtsiederfraktion, die in den Reaktor zurückgeführt wird, und ein Sumpfprodukt, vorwiegend Zielester, aufgetrennt

10

4. In einem weiteren destillativen Reinigungsschritt wird aus dem Sumpfprodukt der Zielester als Kopfprodukt isoliert (Reinheit 99,8 %). Der anfallende Rückstand wird in die Leichtsiederabtrennung zurückgeführt.

15

Dieses Verfahren hat u. a. folgende Nachteile:

- Die Umesterung erfolgt in einem aufgrund seiner bewegten Teile reparaturanfälligen Rührreaktor
- Die Alkanolkomponente des Katalysator führt zu Verunreinigungen (s. EP-A2 960 877, Seite 2, Zeilen 49 bis 50)
- Keine Verwertung des am Reaktor abgetrennten Destillats, somit Verlust von Wertprodukten
- Keine Verwertung der anfallenden Hochsieder (z.B. Michael-Adukte oder Katalysator).

30 Der vorliegenden Erfindung lag nun die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zu entwickeln, das frei ist von den genannten Schwächen und folgende Kriterien erfüllt:

1. Die Ausgangsstoffe (Katalysator, Stabilisator, niederer (Meth)acrylsäureester) sollen kostengünstig, problemlos handhabbar und in technischer Menge verfügbar sein.
2. Der Katalysator soll bei erhöhter Temperatur und in Gegenwart geringer Wassermengen stabil sein.
3. Der Aktivitätsverlust des Katalysators soll gering sein und er soll problemlos wiederverwendet werden können.
4. Es soll kein systemfremder Alkohol über den Umesterungskatalysator in die Umesterung eingeschleust werden.

10

5. Hohe Laufzeiten der Anlage, d.h. möglichst geringe Polymerisationsprobleme und Verwendung möglichst weniger reparaturanfälliger Apparate.
- 5 6. Direkte Wiederverwendung bzw. Verwertung des anfallenden Gemisches beziehungsweise Azeotrops aus niederdem Alkanol und dem entsprechenden Ester.
7. Weitgehende Rückgewinnung der restlichen Wertprodukte aus den 10 Abfallströmen und aus den Nebenprodukten.
8. Die Umesterung soll vorzugsweise kontinuierlich betrieben werden.
- 15 9. Der Zielester soll eine hohe Reinheit (mindestens 99,9 %) aufweisen und im Falle der Herstellung von Dialkylaminoethyl(meth)acrylaten soll die Bildung von Ethylen-glykoldi(meth)acrylat und Vinyloxyethyl(meth)acrylat verringert werden, möglichst auf unter 100 ppm.
- 20 10. Die Abfallmengen sollen möglichst gering und gut handhabbar sein.
11. Umsatz und Ausbeute sollen hoch sein (> 95 %).
- 25 12. Die Verweilzeiten sollen gering sein.
13. Das Gesamtverfahren soll technisch einfach und wirtschaftlich sein.
- 30 14. Es wurde nun ein Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern IV durch Umesterung eines (Meth)acrylsäureesters I mit einem Alkohol R^2OH , der mindestens ein Kohlenstoffatom mehr aufweist als die Alkoholkomponente (R^1O^-) im umzuesternden 35 (Meth)acrylsäureester I, in Gegenwart eines Katalysators oder Katalysatorgemisches, gefunden, in dem aus dem Reaktionsaustrag der Umesterung entweder zunächst im wesentlichen (Meth)acrylsäureester I abgetrennt und dann destillativ vom verwendeten Katalysator abgetrennt wird (Katalysatorabtrennung),
- 40 45 oder zunächst destillativ vom verwendeten Katalysator abgetrennt (Katalysatorabtrennung) und dann im wesentlichen (Meth)acrylsäureester I abgetrennt wird

und dann von dem erhaltenen Gemisch leichter als der (Meth)acrylsäureester IV siedende Komponenten destillativ im wesentlichen abgetrennt werden (Leichtsiederabtrennung) und anschließend der (Meth)acrylsäureester IV reindestilliert wird (Reindestillation).

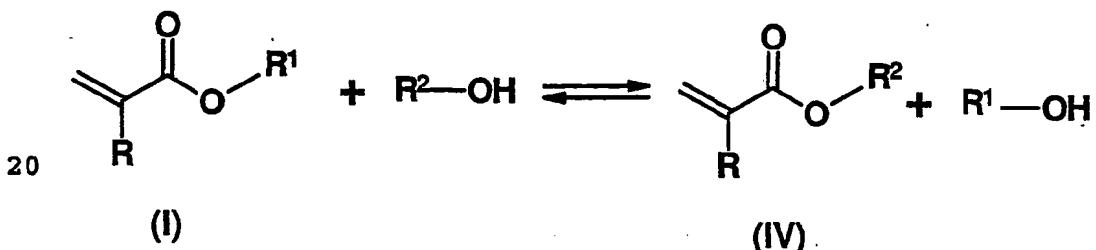
5

Des weiteren wurde gefunden, daß die Stabilität der Dialkylaminoethyl (meth)acrylate, die durch basische Umesterung von niederen (Meth)acrylsäureestern mit Dialkylaminoethanolen hergestellt werden, entscheidend vom Gehalt der Nebenprodukte im eingesetzten

10 Dialkylaminoethanol abhängt.

Das erfindungsgemäße Verfahren wird im allgemeinen wie folgt durchgeführt:

15 (Gleichung I)



25 R¹, R² und R³ können jeweils aromatisch, aliphatisch oder cycloaliphatisch, geradkettig oder verzweigt, gesättigt oder ungesättigt sein und Heteroatome oder aromatische Substituenten enthalten.

Bevorzugt umfassen die Reste

30 R = H, CH₃

R¹ = C₁ - C₄ - Alkyl

$R^2 = C_3 - C_{12} - \text{Alkyl oder } C_2 - C_{12} - \text{Alkyl}$, substituiert mit einer $NR^3_2 - \text{Gruppe}$

35 $R^3 = C_1 - C_6 - \text{Alkyl}$, wobei N mit den Substituenten R^3 auch einen fünf- bis siebengliedrigen Ring bilden kann und die Substituenten R^3 gleich oder verschieden sein können.

40 R¹ soll dabei mindestens ein Kohlenstoffatom weniger enthalten als R²; bevorzugt soll der Siedepunkt des Alkohols R²OH unter den gewählten Reaktionsbedingungen mindestens 20 °C über dem von R¹OH liegen.

Dabei handelt es sich bei R^2 beispielsweise um

45 n-Propyl-, iso-Propyl-, Allyl-, n-Butyl-, 1-Methyl-propyl-, 2-Methyl-propyl-, tert.-Butyl-, n-Pentyl-, 1-Methyl-butyl-, 2-Methyl-butyl-, 3-Methyl-butyl-, 2,2-Dimethylpropyl-, n-Hexyl-, 1-Methyl-

12

pentyl-, 2-Methyl-pentyl-, 3-Methyl-pentyl-, 4-Methyl-pentyl-,
1,1-Dimethyl-butyl-, 2,2-Dimethyl-butyl-, 3,3-Dimethyl-butyl-,
1,2-Dimethyl-butyl-, n-Heptyl-, 1-Methyl-hexyl-, 2-Methyl-hexyl-,
3-Methyl-hexyl-, 4-Methyl-hexyl-, 1,2-Dimethyl-pentyl-, 1,3-Dime-
5 thyl-pentyl-, 1,1-Dimethyl-pentyl-, 1,1,2,2-Tetramethyl-propyl-,
Benzyl-, n-Octyl-, 2-Ethylhexyl-, n-Nonyl-, 1-Methyl-octyl-,
2-Methyl-octyl-, n-Decyl-, n-Undecyl-, 1-Methyl-decyl-, 2-Methyl-
decyl-, n-Dodecyl-, 2,4-Diethyl-octyl-, Cyclopentyl-, Cyclo-
hexyl-, 4-tert.-Butyl-cyclohexyl-, Cycloheptyl-, Cyclododecyl-,
10 2-(Dimethylamino)-ethyl-, 3-(Dimethylamino)-propyl-, 4-(Dimethyl-
amino)-butyl-, 5-(Dimethylamino)-pentyl-, 6-(Dimethyl-
amino)-hexyl-, 8-(Dimethylamino)-octyl-, 10-(Dimethyl-
amino)-decyl-, 12-(Dimethylamino)-dodecyl-, 2-(Diethyl-
amino)-ethyl-, 3-(Diethylamino)-propyl-, 4-(Diethylamino)-butyl-,
15 5-(Diethylamino)-pentyl-, 6-(Diethylamino)-hexyl-, 8-(Diethyl-
amino)-octyl-, 10-(Diethylamino)-decyl-, 12-(Diethyl-
amino)-dodecyl-, 2-(Di-(iso-propyl)-amino)-ethyl-, 3-(Di-(iso-
propyl)-amino)-propyl-, 4-(Di-(iso-propyl)-amino)-butyl-,
5-(Di-(iso-propyl)-amino)-pentyl-, 6-(Di-(iso-pro-
20 pyl)-amino)-hexyl-, 8-(Di-(iso-propyl)-amino)-octyl-,
10-(Di-(iso-propyl)-amino)-decyl-, 12-(Di-(iso-pro-
pyl)-amino)-dodecyl-, 2-(Dibutylamino)-ethyl-, 3-(Dibutyl-
amino)-propyl-, 4-(Dibutylamino)-butyl-, 5-(Dibutyl-
amino)-pentyl-, 6-(Dibutylamino)-hexyl-, 8-(Dibutylamino)-octyl-,
25 10-(Dibutylamino)-decyl-, 12-(Dibutylamino)-dodecyl-, 2-(Dihexyl-
amino)-ethyl-, 3-(Dihexylamino)-propyl-, 4-(Dihexylamino)-butyl-,
5-(Dihexylamino)-pentyl-, 6-(Dihexylamino)-hexyl-, 8-(Dihexyl-
amino)-octyl-, 10-(Dihexylamino)-decyl-, 12-(Dihexyl-
amino)-dodecyl-, 2-(Methyl-ethyl-amino)-ethyl-, 2-(Methyl-propyl-
30 amino)-ethyl-, 2-(Methyl-iso-propyl-amino)-ethyl-, 2-(Methyl-bu-
tyl-amino)-ethyl-, 2-(Methyl-hexyl-amino)-ethyl-, 2-(Methyl-oc-
tyl-amino)-ethyl-, 2-(Ethyl-propyl-amino)-ethyl-, 2-(Ethyl-iso-
propyl-amino)-ethyl-, 2-(Ethyl-butyl-amino)-ethyl-, 2-(Ethyl-he-
xyl-amino)-ethyl-, 2-(Ethyl-octyl-amino)-ethyl-, 3-(Methyl-ethyl-
35 amino)-propyl-, 3-(Methyl-propyl-amino)-propyl-, 3-(Methyl-iso-
propyl-amino)-propyl-, 3-(Methyl-butyl-amino)-propyl-, 3-(Methyl-
hexyl-amino)-propyl-, 3-(Methyl-octyl-amino)-propyl-, 3-(Ethyl-
propyl-amino)-propyl-, 3-(Ethyl-iso-propyl-amino)-propyl-,
3-(Ethyl-butyl-amino)-propyl-, 3-(Ethyl-hexyl-amino)-propyl-,
40 3-(Ethyl-octyl-amino)-propyl-, 4-(Methyl-ethyl-amino)-butyl-,
4-(Methyl-propyl-amino)-butyl-, 4-(Methyl-iso-propyl-
amino)-butyl-, 4-(Methyl-butyl-amino)-butyl-, 4-(Methyl-hexyl-
amino)-butyl-, 4-(Methyl-octyl-amino)-butyl-, 4-(Ethyl-propyl-
amino)-butyl-, 4-(Ethyl-iso-propyl-amino)-butyl-, 4-(Ethyl-butyl-
45 amino)-butyl-, 4-(Ethyl-hexyl-amino)-butyl-, 4-(Ethyl-octyl-
amino)-butyl-, 2-(N-Piperidinyl)-ethyl-, 3-(N-Piperidi-
nyl)-propyl-, 4-(N-Piperidinyl)-butyl-, 5-(N-Piperidi-

nyl)-pentyl-, 6-(N-Piperidinyl)-hexyl-, 8-(N-Piperidinyl)-octyl-, 10-(N-Piperidinyl)-decyl-, 12-(N-Piperidinyl)-dodecyl-, 2-(N-Pyrrolidinyl)-ethyl-, 3-(N-Pyrrolidinyl)-propyl-, 4-(N-Pyrrolidinyl)-butyl-, 5-(N-Pyrrolidinyl)-pentyl-, 6-(N-Pyrrolidinyl)-hexyl-, 8-(N-Pyrrolidinyl)-octyl-, 10-(N-Pyrrolidinyl)-decyl-, 12-(N-Pyrrolidinyl)-dodecyl-, 2-(N-Morpholino)-ethyl-, 3-(N-Morpholino)-propyl-, 4-(N-Morpholino)-butyl-, 5-(N-Morpholino)-pentyl-, 6-(N-Morpholino)-hexyl-, 8-(N-Morpholino)-octyl-, 10-(N-Morpholino)-decyl-, 12-(N-Morpholino)-dodecyl-, 2-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-ethyl-, 3-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-propyl-, 4-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-butyl-, 5-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-pentyl-, 6-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-hexyl-, 8-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-octyl-, 10-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-decyl-, 12-(N'-Methyl-N-Piperazinyl)-dodecyl-, 2-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-ethyl-, 3-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-propyl-, 4-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-butyl-, 5-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-pentyl-, 6-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-hexyl-, 8-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-octyl-, 10-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-decyl-, 12-(N'-Ethyl-N-Piperazinyl)-dodecyl-, 2-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-ethyl-, 3-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-propyl-, 4-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-butyl-, 5-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-pentyl-, 6-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-hexyl-, 8-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-octyl-, 10-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-decyl-, 12-(N'-iso-Propyl-N-Piperazinyl)-dodecyl-, 3-Oxa-butyl-, 3-Oxa-pentyl-, 2,2-Dimethyl-4-oxa-pentyl-, 3,6-Dioxa-heptyl-, 3,6-Dioxa-octyl-, 3,6,9-Trioxa-decyl-, 3,6,9-Trioxa-undecyl-, 4-Oxa-pentyl-, 4-Oxa-hexyl-, 4-Oxa-heptyl-, 4,8-Dioxa-nonyl-, 4,8-Dioxa-decyl-, 4,8-Dioxa-undecyl-, 5-Oxa-hexyl- oder 5,10-Dioxa-unde-
30 cyl-.

Weiterhin kann es sich bei R²OH um ethoxylierte und/oder propoxylierte Alkohole sowie gemischt-ethoxylierte/propoxylierte Alkohole wie

35

R⁵- (O-CH₂-CH₂)_x-OH oder

R⁵- (O-CH(CH₃)-CH₂)_x-OH beziehungsweise R⁵- (O-CH₂-CH(CH₃))_x-OH,

40 worin

R⁵ für C₁ bis C₂₀-Alkyl und

x für eine ganze Zahl zwischen 1 und 20

45 steht,

14

oder um ethoxylierte und/oder propoxylierte Aminoalkohole

$R^3_2N(-CH_2CH_2-O)_y-H$ oder

5 $R^3_2N(-CH(CH_3)-CH_2-O)_y-H$ beziehungsweise $R^3_2N(-CH_2-CH(CH_3)-O-)_y-H$,

worin y für eine ganze Zahl zwischen 1 und 4 steht,

handeln.

10

Vorzugsweise werden Dialkylaminoethanole eingesetzt, besonders bevorzugt sind Dimethylaminoethanol, Diethylaminoethanol und Di-n-butylaminoethanol.

15 In einer besonders bevorzugten Ausführungsform werden Dialkylaminoethanole mit einem Gehalt an Ethylenglykol von nicht mehr als 100 ppm, bevorzugt nicht mehr als 50 ppm, besonders bevorzugt nicht mehr als 20 ppm und insbesondere nicht mehr als 10 ppm eingesetzt.

20

In einer weiteren besonders bevorzugten Ausführungsform werden Dialkylaminoethanole mit einem Gehalt an Vinyloxyethanol von nicht mehr als 100 ppm, bevorzugt nicht mehr als 50 ppm, besonders bevorzugt nicht mehr als 20 ppm und insbesondere nicht mehr als 10 ppm eingesetzt.

25

Für das erfindungsgemäße Verfahren sind sämtliche im Stand der Technik beschriebenen Umesterungskatalysatoren geeignet, vorzugsweise Titan-, Magnesium- oder Aluminiumalkoholate, besonders

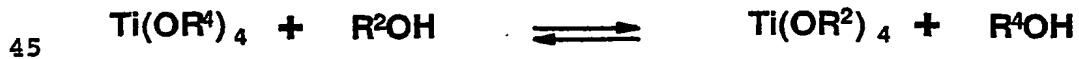
30 bevorzugt Titanalkoholate und insbesondere Titanalkoholate der Alkohole, die in der Umesterung vorliegen, also R^1OH und R^2OH .

1. Katalysatorherstellung

35 Im Fall der Verwendung von Titanalkoholaten wird ein niederes Titanalkoholat $Ti(OR^4)_4$, vorzugsweise das Isopropylat, Isobutylat bzw. n-Butylat, mit dem höheren Alkohol R^2OH (siehe Gleichung III) bei erhöhter Temperatur (50 - 130 °C) zur Reaktion gebracht. Dabei wird der höhere Alkohol in molarem Überschub (in der Regel 1:5

40 bis 1:20) eingesetzt.

Gleichung III



R^2 s. Gleichung (I)

R⁴ steht für C₁ - C₈ - Alkyl, vorzugsweise für Isopropyl, Iso-butyl- oder n-Butyl

R²OH und R⁴OH sollen dabei über ihre Siedepunkte K_p vorzugsweise 5 folgende Bedingung erfüllen:

$$Kp. (R^2OH) \geq Kp. (R^4OH) + 20 \text{ } ^\circ\text{C}$$

Unter diesen Bedingungen ist es technisch einfach, die Verluste an R²OH gering zu halten und R⁴OH möglichst vollständig abzutrennen.

Der bei der Reaktion entstehende Alkohol R⁴OH wird, gegebenenfalls bei verminderterem Druck, destillativ oder rektifikativ abgetrennt. Dies kann gegebenenfalls durch Strippen mit einem geeigneten reaktionsträgen Gas unterstützt werden. Der anfallende Rückstand 15 stellt die Katalysatorlösung für die Umesterung dar (Ti - Gehalt: 2 - 10 Gew%) und enthält weniger als 400 ppm R⁴OH. Es wird somit praktisch kein Fremdalkohol (R⁴OH) in das Umesterungsgemisch (< 100 ppm im Gemisch) eingeschleust.

20

Selbstverständlich können in der Katalysatorlösung jedoch auch gemischte Titanalkoholate enthalten sein, in Abhängigkeit der Umsetzung nach Gleichung III.

25 Das Destillat, vorwiegend der Alkohol R⁴OH, kann vorteilhaft zur Verdünnung des anfallenden Rückstandes (s. unten, Stufe 9) genutzt werden.

2. Umesterung

30

Der eingesetzte niedere (Meth)acrylsäureester I hat in der Regel folgende Zusammensetzung:

35	99,0	- 99,95	Gew%	(Meth)acrylsäureester
	0,001	- 0,1	Gew%	Essigsäureester
	0,02	- 0,1	Gew%	Propionsäureester
	0,001	- 0,05	Gew%	Wasser

Weiterhin können das niedere Alkanol R¹OH, dessen Dialkylether, 40 (Meth)acrylsäure sowie andere, z.B. isomere (Meth)acrylsäureester enthalten sein.

Der höhere Alkohol R²OH hat üblicherweise eine Reinheit von min. 99,0 Gew% und einen Wassergehalt von 0,01 - 0,2 Gew%.

45

16

Im Fall von Dialkylaminoethanolen können auch Spuren an höheren Homologen enthalten sein.

Der Gehalt an Ethylenglykol soll nicht mehr als 100 ppm betragen, 5 bevorzugt nicht mehr als 50 ppm, besonders bevorzugt nicht mehr als 20 ppm und insbesondere nicht mehr als 10 ppm. Der Gehalt an Vinyloxyethanol soll nicht mehr als 100 ppm betragen, bevorzugt nicht mehr als 50 ppm, besonders bevorzugt nicht mehr als 20 ppm und insbesondere nicht mehr als 10 ppm.

10

Es können auch Gemische von höheren Alkoholen zur Umsättigung verwendet werden.

Der niedere (Meth)acrylsäureester I, vorzugsweise der Methyl- 15 oder Ethylester, wird mit dem höheren Alkohol R²OH in einem mola- ren Verhältnis von Ester : Alkohol 1:1 bis 4:1 in Gegenwart der unter "1" zubereiteten Katalysatorlösung umgesetzt, wobei der Ti- Gehalt im Reaktionsgemisch in der Regel 0,01 - 1 Gew% beträgt.

20 Die Umsättigung erfolgt in einem oder mehreren, bevorzugt in ein bis zwei in Serie geschalteten Reaktoren (R1, R2) mit aufgesetzten Rektifikationskolonnen (K1, K2, siehe Figur 1) und Kondensatoren.

25 Die gleichmäßige Durchmischung der Reaktionslösung erfolgt auf bekannte Weise, z.B. durch Rühren, Umpumpen oder Naturumlauf, vorzugsweise durch Natur- oder Zwangsumlauf (in Figur 1 nicht dargestellt).

30 Die Reaktionstemperatur beträgt in der Regel 80 - 140°C, bevorzugt 100 bis 130 °C, der Druck 200 mbar bis Atmosphärendruck, bevorzugt 300 - 800 mbar und besonders bevorzugt 400 bis 600 mbar.

Die Gesamtverweilzeit beträgt im allgemeinen 1 - 4, bevorzugt 2 35 bis 4 Stunden.

Die Wärmezufuhr kann über eine Wandbeheizung oder/und außen- oder innenliegende Wärmetauscher, z. B. Röhren- oder Plattenwärmetauscher, erfolgen.

40

Die Reaktionszone kann bevorzugt mit einem unter den Reaktionsbedingungen inerten Gas oder Gasgemisch, z.B. Stickstoff, Luft, Luft-Stickstoff- oder Stickstoff - Sauerstoff - Gemische, Argon, Helium, Kohlenstoffdi- oder -monooxid, kontinuierlich gespült 45 werden. Besonders bevorzugt wird das Spülgas entlang der vorhandenen Wärmetauscherflächen geleitet, insbesondere in einem vorhandenen Umpump- oder Naturumlaufkreislauf, wie in der deutschen

Patentanmeldung mit dem Titel "Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern" und dem gleichen Anmeldetag wie die vorliegende Schrift und dem Aktenzeichen 101 27 938.8 beschrieben ist.

5

Das Umesterungsgemisch (Reaktoraustrag) wird in einen isolierten Behälter (B) befördert, der als Pufferbehälter für die anschließende Destillationseinheit (K3) dient.

10 Eine besonders bevorzugte Ausführungsform der Stufe "2" besteht darin, daß der Austrag des Zwischenbehälters (B) kontinuierlich wieder in einen der Umesterungsreaktoren (R1 beziehungsweise R2, vorzugsweise in R2) zurückgeführt und lediglich ein Teilstrom (10 - 75 %) der anschließenden Destillation K3 zugeführt wird.

15

In einer weiteren besonders bevorzugten Ausführungsform sei der Behälter B z.B. auf 50 bis 140 °C beheizbar und stehe mit dem Gasraum von R2 und/oder K2 in Verbindung. Die Verweilzeit im Behälter (B) beträgt in der Regel 0,5 - 1,5 Stunden. Auf diese Weise 20 wird in (B) restlicher höherer Alkohol (R²OH) umgesetzt und das dabei entstehende niedere Alkanol (R¹OH) über R2 und K2 abgetrennt und aus dem Gleichgewicht entfernt. Der Vorteil ist ein höherer Umsatz bei geringem Aufwand (technisch und energetisch).

25 3. Abtrennung des niederen Alkanols

Die Rektifikationskolonnen sind von bekannter Bauart und haben trennwirksame Einbauten (z. B. Glocken-, Sieb- oder Dual-Flow-Böden) oder enthalten Schüttungen oder gerichtete Packungen.

30

Die dem/den Reaktor(en) aufgesetzte(n) Kolonne(n) hat/haben in der Regel 10 - 30 theoretische Böden. Das Rücklaufverhältnis liegt in der Regel bei 5 - 15 : 1, vorzugsweise bei 7 - 12 : 1.

35 Die Kondensatoren sind ebenfalls von bekannter Bauart, z. B. Röhren- oder Plattenwärmetauscher.

Das bei der Umesterung in den Reaktoren R1 und R2 freigesetzte niedere Alkanol R¹OH wird gemeinsam mit einem Teil des niederen 40 (Meth)acrylsäureesters I über den Kopf der den Reaktoren aufgesetzten Rektifikationskolonnen (K1, K2) abgetrennt.

Die Destillationsbedingungen, z.B. die Trennstufen und das Rücklaufverhältnis, werden dabei so gewählt, daß am Kopf der Kolonne 45 ein nichtazeotropes Gemisch abgenommen wird, bei dem gegenüber der azeotropen Zusammensetzung aus niederen Alkanol und niederen

(Meth)acrylsäureester der Gehalt an niederm (Meth)acrylsäure-ester erhöht ist.

Die Destillationsbedingungen werden so eingestellt, daß der Alkal Gehalt im Kondensat beispielsweise im Falle von Methanol 20 - 5 40 Gew. %, im Falle von Ethanol 30 - 65 Gew. %, vorzugsweise 40 bis 60 Gew.% beträgt. In der Regel sind nicht mehr als 1, bevorzugt nicht mehr als 0,5 und besonders bevorzugt nicht mehr als 0,3 Gew.% des höheren Alkohols R^2OH enthalten.

10

Dies hat den Vorteil, daß weniger Trennstufen und weniger Rücklauf, damit geringerer Energieverbrauch, erforderlich ist, und durch eine geringere thermische Belastung und geringeres Fou- 15 ling, insbesondere der Verdampfer resultiert, so daß längere An- lagenlaufzeiten durch weniger Abstellungen erzielt werden können.

Ein Teil des Kondensats kann als Rücklauf wieder auf den Kolonnenkopf aufgebracht werden, beispielsweise 40 - 99%, bevorzugt 70 - 95% (in Figur 1 nicht dargestellt).

20

Der restliche Teil des Kondensats kann direkt, d. h. ohne einen zusätzlichen Reinigungsschritt, in die Synthese des niederen Alkyl (meth)acrylats I zurückgeführt werden, wo es mit (Meth)acrylsäure wieder zum Ausgangsester umgesetzt werden kann, 25 wie es beispielsweise in der deutschen Patentanmeldung mit dem Titel "Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern" mit dem gleichen Anmeldetag wie die vorliegende Schrift und dem Ak- tenzeichen 101 27 941.8 beschrieben ist. Vorteilhaft kann es dort dem Aufarbeitungsprozeß zugeführt werden, besonders bevorzugt 30 einem Extraktionsprozeß.

Die Stabilisierung der Kolonne kann mit den gängigen Stabilisato- ren oder Gemischen davon erfolgen, wie z.B. N-Oxyle, wie z.B. 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpipéridin-N-Oxyl oder 35 4-Oxo-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl, Phenole und Naphthole, wie z.B. p-Aminophenol, p-Nitrosophenol, 2-tert.-Butylphenol, 4-tert.-Butylphenol, 2,4-di-tert.-Butylphenol, 2-Methyl-4-tert.-Butylphenol, 4-Methyl-2,6-tert.-Butylphenol (2,6-tert.-Butyl-p- Kresol) oder 4-tert.-Butyl-2,6-dimethylphenol, Chinone, wie z.B. 40 Hydrochinon oder Hydrochinonomonomethylether, aromatische Amine, wie z.B. N,N-Diphenylamin, Phenylendiamine, wie z.B. N,N'-Dialkyl-para-phenylendiamin, wobei die Alkylreste gleich oder verschieden sein können und jeweils unabhängig voneinander aus 1 bis 4 Kohlenstoffatome bestehen und geradkettig oder verzweigt 45 sein können, Hydroxylamine, wie z.B. N,N-Diethylhydroxylamin.

phosphorhaltige Verbindungen, wie z.B. Triphenylphosphin, Triphenylphosphit oder Triethylphosphit oder schwefelhaltige Verbindungen, wie z.B. Diphenylsulfid oder Phenothiazin.

Weiterhin können dies auch Abbauprodukte oder Derivate von Stabilisatoren sein, beispielsweise das Michael-Addukt von (Meth)acrylsäure beziehungsweise (Meth)acrylsäureester und Hydrochinon.

Die Stabilisierung kann in An- oder Abwesenheit von molekularem Sauerstoff erfolgen.

Bevorzugt erfolgt die Stabilisierung mit Phenothiazin, Hydrochinon, Hydrochinonmonomethylether, 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl, 4-Oxo-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl, 2,6-tert.-Butyl-p-Kresol oder Gemischen davon in Mengen von jeweils zwischen 10 und 5000 ppm. Die Zugabe kann jeweils über die Ausgangsstoffe oder über die Rückführ- oder Rücklaufströme erfolgen.

Besonders bevorzugt erfolgt die Stabilisierung mit dem mit 100-1000 ppm Phenothiazin und 10 - 500 ppm 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl versetzten Rücklauf. Vorzugsweise erfolgt die Stabilisierung durch Zugabe einer Lösung dieses Stabilisatorgemisches im niederen (Meth)acrylsäureester.

25

In besonders bevorzugt Weise wird das gelöste Stabilisatorgemisch auf Kondensatorflächen aufgesprührt.

30

Das Reaktionsgemisch wird einer Destillation oder Rektifikation (K3) unterworfen, in der im wesentlichen das restliche niedere Alkanol R¹OH und die Hauptmenge, z.B. ca. 80 - 90%, des noch vorhandenen niederen (Meth)acrylsäureesters I abgetrennt werden.

35

Die Rektifikationskolonne ist von bekannter Bauart und hat trennwirksame Einbauten (z. B. Glocken-, Sieb- oder Dual-Flow-Böden) oder enthält Schüttungen oder gerichtete Packungen.

40

Die Kolonne hat in der Regel 10 - 30 theoretische Böden. Das Rücklaufverhältnis liegt in der Regel bei 1 : 3 bis 1 : 15, vorzugsweise bei 1 : 5 bis 1 : 10.

45

Die Kondensatoren und Verdampfer sind ebenfalls von bekannter Bauart, z. B. Röhren- oder Plattenwärmetauscher.

20

Das Durchmischen erfolgt auf bekannte Weise, z.B. durch Röhren, Umpumpen oder Naturumlauf, vorzugsweise durch Natur- oder Zwangs-umlauf (in Figur 1 nicht dargestellt).

5 Die Sumpftemperatur beträgt im allgemeinen 100 - 170 °C, bevorzugt 120 - 160 °C und besonders bevorzugt 130 - 150°C. Es hat sich gezeigt, daß sich diese Temperaturen vorteilhaft auf die Bildungsrate der Michael-Addukte auswirken, wie sie in der EP-A 906 902, Seite 9, Zeilen 21 bis 28 beschrieben sind.

10

Der Druck beträgt im allgemeinen zwischen 20 mbar und normalem Druck, bevorzugt 50 - 800 mbar und besonders bevorzugt 100 - 500 mbar.

15 Für die Stabilisierung gilt das unter "3" Gesagte. Das mit 100 - 1000 ppm Phenothiazin und 10 - 500 ppm 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl stabilisierte (s. o.) Kondensat, kann teilweise, z.B. 5 - 20%, als Rücklauf wieder der Kolonne zugeführt werden. Der Rest kann bevorzugt dem Umesterungsreaktor (R1) zugeführt werden, z.B. über die aufgesetzte Kolonne K1 oder direkt in den Reaktor R1.

5. Katalysatorabtrennung

25 Das vom niederen (Meth)acrylsäurester weitgehend befreite Umestellungsgemisch wird einer Destillation oder Rektifikation, bevorzugt einer Dünnpfilm- oder Flash-Verdampfung, besonders bevorzugt eine Flash-Verdampfung (K4), gegebenenfalls unter Anwendung eines Strippgases, im allgemeinen bei 100 - 170 °C, bevorzugt bei 125 - 30 160 °C und besonders bevorzugt bei 130 - 150°C, und einem Druck von im allgemeinen 10 - 500 mbar, bevorzugt 20 - 300 mbar und besonders bevorzugt 20 - 200 mbar unterzogen.

In einer besonders bevorzugt Ausführungsform ist der Flash-Verdampfer zusätzlich mit einem Umlaufverdampfer ausgerüstet.

Dabei destillieren im wesentlichen der Zielester IV und Leichtsieder (z.B. Ausgangsstoffe) ab und ein Sumpf fällt an, der hauptsächlich aus Katalysator, Stabilisatoren und Michael-Additionsprodukten besteht.

45 Dieses Sumpfgemisch kann teilweise, bevorzugt zu 60 - 95%, in die Umesterung zurückgeführt und der Rest einer nicht beschränkten Rückstandsbehandlung (R3) zugeführt werden, in der noch vorhandener Zielester zurückgewonnen wird und gleichzeitig die Michael-Additionsprodukte, wie z.B. II und III, in die entsprechenden Al-

kohole und (Meth)acrylsäureester zurückgespalten und abgetrennt werden.

Es kann auch sinnvoll sein, die Schritte "4" und "5" zu vertauschen, d.h. den Austrag aus der Umesterung zunächst in einem wie unter "5" beschriebenen Apparat vom Sumpf, der hauptsächlich aus Katalysator, Stabilisator und Michael-Additionsprodukten besteht, zu trennen und anschließend im wesentlichen das niedere Alkanol und den niederen (Meth)acrylsäureester in einer wie unter "4" beschriebenen Destillation oder Rektifikation abzutrennen.

In diesem Fall wird der Sumpf aus K4 wie zuvor in die Rückstandsbehandlung R3 geleitet und der Sumpf aus K3, gegebenenfalls zusammen mit dem Destillat aus K7, in K5 geleitet (Leichtsiederabtrennung). Dies hat den Vorteil, daß das Reaktionsgemisch kürzer dem Katalysator ausgesetzt ist, so daß katalysatorinduzierte Neben- oder Folgereaktionen vermindert werden.

Je nach Art des niederen Esters kann es vorteilhaft sein, den Schritt "5" vorzuziehen und die Schritte "4" und "6" zu vereinigen, für den Methyl- und Ethyl(meth)acrylsäureester als niederen Ester werden die Schritte jedoch in der Reihenfolge "4", "5" und "6" durchlaufen bevorzugt.

25 6. Leichtsiederabtrennung

Das unter "5" anfallende, vom Katalysator abgetrennte Destillat, hauptsächlich aus 85 - 95 % Zielester IV, 5 - 15 % höherem Alkohol R^2OH , 1 - 2 % niederen (Meth)acrylsäureester I und 1 - 2 % Michael-Additionsprodukten wie z.B. II oder III bestehend, wird gemeinsam mit dem Destillat der Rückstandsbehandlung (K7) in einem weiteren Destillationsschritt (K 5) in ein Destillat, bestehend aus niederen und höheren (Meth)acrylsäureester und höherem Alkohol, und ein Sumpfprodukt, hauptsächlich aus dem Ziel-esther bestehend, aufgetrennt.

Die Rektifikationskolonne ist von bekannter Bauart und hat trennwirksame Einbauten (z. B. Glocken-, Sieb- oder Dual-Flow-Böden) oder enthält Schüttungen oder gerichtete Packungen.

Die Kolonne hat in der Regel 10 - 30 theoretische Böden. Das Rücklaufverhältnis liegt in der Regel bei 10 : 1 bis 1 : 10, vorzugsweise bei 1 : 2 bis 5 : 1.

45 Die Kondensatoren und Verdampfer sind ebenfalls von bekannter Bauart, z. B. Röhren- oder Plattenwärmetauscher.

22

Das stabilisierte Destillat kann einerseits (zu beispielsweise 20 - 50%) in den Reaktor R1 und/oder R2 und/oder über die dem Reaktor aufgesetzte Kolonne (K1 und/oder K2) wieder der Umesterung zugeführt werden, wobei sich bevorzugt der Zulauf in der unteren 5 Hälfte der Kolonne befindet, anderseits als Rücklauf wieder der Destillationskolonne zugeführt werden.

Für die Stabilisierung gilt dabei das unter "3" Gesagte, bevorzugt wird mit 100 - 1000 ppm Phenothiazin und 10 - 500 ppm 10 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl stabilisiert.

7. Reinesterdestillation

Aus dem unter "6" anfallendem Sumpf wird der Zielester IV in 15 einem weiteren Destillationsschritt (K 6) über den Kopf der Kolonne abdestilliert.

Die Rektifikationskolonne ist von bekannter Bauart und hat trennwirksame Einbauten (z. B. Glocken-, Sieb- oder Dual-Flow-Böden) 20 oder enthält Schüttungen oder gerichtete Packungen.

Die Kolonne hat in der Regel 10 - 30 theoretische Böden. Das Rücklaufverhältnis liegt in der Regel bei 10 : 1 bis 1 : 10, vorzugsweise bei 1 : 2 bis 5 : 1.

25

Die Kondensatoren und Verdampfer sind ebenfalls von bekannter Bauart, z. B. Röhren- oder Plattenwärmetauscher.

Die Kondensation kann auch durch einen mit stabilisiertem Rein- 30 produkt betriebenem Quench üblicher Bauart (bei einer Quenchtemperatur von 20 bis 40 °C) betrieben werden

Der Zielester, d.h. der höhere (Meth)acrylsäureester IV, wird mit einem Lagerstabilisator, z.B. Hydrochinon, Hydrochinonmonomethyl- 35 ether, 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl, 4-Oxo-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl, 2,6-tert.-Butyl-p-Kresol oder Gemische davon, bevorzugt 2,6-tert.-Butyl-p-Kresol und/ oder Hydrochinonmonomethyllether, besonders bevorzugt Hydrochinonmonomethyllether in Mengen von jeweils 5 - 500 ppm, bevorzugt 10 - 40 300 ppm und besonders bevorzugt 10 - 200 ppm stabilisiert.

10 - 50% des Destillats können als Rücklauf wieder auf den Kopf der Kolonne aufgebracht werden (in Figur 1 nicht dargestellt).

Das Sumpfprodukt, hauptsächlich aus restlichem Zielester, Michael-Additionsprodukten, Stabilisator und Polymeren bestehend, kann zumindest teilweise gemeinsam mit dem Sumpf aus "5" der Rückstandsbehandlung zugeführt werden.

5

Es ist auch denkbar, die Schritte "6" und "7" zu vereinigen, wobei das den Zielester enthaltende Destillat aus "5", gegebenenfalls mit dem Destillat aus der Rückstandsbehandlung vereinigt, in einer weiteren Destillationseinheit in eine Leichtsieder-10 fraktion, die hauptsächlich aus den niederen und höheren (Meth)acrylsäureestern und höherem Alkohol besteht und in die Umesterung zurückgeführt werden kann, in eine Schwersiederfraktion (Sumpf), die hauptsächlich aus Zielester, Michael-Addukten und Inhibitoren besteht und vorteilhaft in die Rückstandsbe-15 handlung geführt wird, und eine Mittelsiederfraktion, die im wesentlichen den Zielester enthält, aufgetrennt werden kann. Der Zielester wird, vorzugsweise gasförmig, über einen Seitenabzug im unteren Kolonnenbereich, bevorzugt in der unteren Hälfte, besonders bevorzugt im unteren Drittel, ausgeschleust, kondensiert und 20 wie oben beschrieben stabilisiert.

Die Sumpftemperatur beträgt in der Regel 110 - 130 °C, der entsprechende Druck 100 - 200 mbar.

25 8. Rückstandsbehandlung

Die vereinigten Sumpfe der Stufen 5 und 7 werden in einem Reaktor (R3), gegebenenfalls mit aufgesetzter Kolonne (K7), auf 100 - 220 °C, bevorzugt 120 - 200 °C und besonders bevorzugt 130 - 180 °C, 30 gegebenenfalls in Gegenwart eines sauren oder basischen Katalysators, wie z.B. Schwefelsäure, Phosphorsäure, Sulfonsäuren, wie para-Toluolsulfonsäure oder Dodecylsulfonsäure, sauren Metalloxiden oder Ionentauschern oder Metallalkoholate, Alkalimetallcarbonate oder Alkalimetallhydroxide, vorzugsweise ohne zusätzlichen Katalysator erhitzt. Bei dieser Temperatur erfolgt bereits 35 eine Rückspaltung der Michael-Additionsprodukte in die zugrundeliegenden Bestandteile Alkohol und Ester (Rückreaktion zu Gleichung II). Die Spaltrate beträgt unter den genannten Reaktionsbedingungen im allgemeinen etwa 50 Gew% oder mehr.

40

In einer bevorzugten Ausführungsform können die Spaltprodukte über K7, gegebenenfalls unter Anwendung eines Strippgases, abgetrennt und der Leichtsiederdestillation (K5) oder der Umesterung R1 beziehungsweise R2 und/oder K1 beziehungsweise K2 wieder zugeführt werden.

Es sind daher keine speziellen, technisch aufwendigen Maßnahmen notwendig, um die Bildung der Michael-Additionsprodukte während der Synthese und/oder während der Aufarbeitung zu minimieren.

5 9. Rückstandsaufarbeitung

Der Austrag der Rückstandsbehandlung, der hauptsächlich Polymere, Stabilisatoren und den Katalysator (z.B. das Titanat des höheren Alkohols) enthält, wird bei 50 - 180 °C, bevorzugt 70 - 170 °C und 10 besonders bevorzugt bei 80 - 150 °C mit einer hochsiedenden, Hydroxylgruppen enthaltenden Substanz in R4 umgesetzt. Dabei handelt es sich bevorzugt um preiswerte Mono- oder Polyalkohole, gegebenfalls einem Gemisch davon oder einem Rückstand, der diese enthält.

15

Hochsiedend sind solche Hydroxylgruppen enthaltenden Substanzen, deren Siedepunkt bei Normaldruck mindestens 200 °C beträgt.

Die dabei durch Umesterung freigesetzten Alkohole (R²OH und R¹OH) 20 werden bevorzugt kontinuierlich, gegebenenfalls unter verminder- tem Druck, z.B. über eine Kolonne abdestilliert und können direkt wieder der Umesterung (R¹) zugeführt werden.

Als hochsiedende Alkohole kommen z. B. Glycerin, Rückstände der 25 2-Ethylhexanolherstellung, Rückstände oder Nebenfraktionen der Polyethylenglykol oder Trimethylolpropanherstellung. Der Vorteil besteht u. a. darin, daß wertvolle Alkohole zurückgewonnen werden (Erhöhung der Ausbeute) und die Rückstände, die vorteilhaft ver- brannt werden, besser handhabbar sind. Durch gezielte Wahl der 30 Art und der Menge des hochsiedenden Alkohols kann nämlich die Viskosität des Rückstandes in weiten Gränen variiert werden.

Vorteilhaft kann auch das Destillat der Katalysatorherstellung aus Stufe "1" zur Einstellung der Viskosität, z.B. durch Verdün- 35 nung, verwendet werden.

10. Azeotropverwertung

Das ausgeschleuste Gemisch aus niederm Alkanol und dem entspre- 40 chendem (Meth)acrylsäureester aus Stufe "2" beziehungsweise "3" kann direkt, d. h. ohne eine vorherige Reinigung, in Gegenwart von starken Säuren, z.B. Schwefelsäure oder Sulfonsäure, mit (Meth)acrylsäure auf bekannte Weise zur Reaktion gebracht werden (Kirk Othmer, Encyclopedia of Chemical Technology, 4th Ed., 1994, 45 Seiten 301 - 302). Das niedere Alkanol wird dabei in den entspre- chenden (Meth)acrylsäureester umgewandelt, der wieder als

Ausgangsmaterial für die erfindungsgemäße Umesterung eingesetzt werden kann.

Eine weitere bevorzugte Ausführungsform besteht darin, daß das
5 Gemisch nicht dem Veresterungsreaktor sondern zumindest z.T. der Aufarbeitung einer Anlage zur Herstellung des niederen
(Meth)acrylsäureesters zugeführt wird. Vorzugsweise wird das
Gemisch der Waschkolonne zugeführt, in der die Trennung des
Alkanols vom Zielester erfolgt, wobei das Alkanol aus der
10 wäßrigen Phase zurückgewonnen und bei der Veresterung wiederverwendet wird (ibid. S 301).

Aufgrund der Verwendung des speziellen Stabilisatorsystems in den
einzelnen Aufarbeitungsstufen des Umesterungsgemisches, wird die
15 Bildung von Polymerisat und Ablagerungen weitgehend verhindert.
Es müssen daher keine zusätzlichen speziellen Bedingungen in den
verschiedenen Destillationsschritten eingehalten werden.

Die Laufzeit der Anlage beträgt unter den geschilderten Bedingungen im allgemeinen mindestens 150 Tage.

Der Gehalt an Ethylenglykoldi(meth)acrylat und Vinyloxyethyl(meth)acrylat in den erfindungsgemäß hergestellten Dialkylaminoethyl(meth)acrylaten beträgt im allgemeinen nicht mehr als
25 100 ppm, bevorzugt nicht mehr als 50 ppm, besonders bevorzugt nicht mehr als 20 ppm und insbesondere nicht mehr als 10 ppm.

Die erfindungsgemäß hergestellten Dialkylaminoalkyl(meth)acrylate, besonders Dialkylaminoethyl(meth)acrylate und speziell
30 Dimethylaminoethyl(meth)acrylate sind wertvolle Monomere für die Herstellung von Copolymerisaten. Als Monomere werden sie in der vorliegenden Form oder nach Quaternisierung in die Polymerisation eingesetzt.

35 Übliche Quaternisierungsmittel sind beispielsweise Benzylhalogenide wie z.B. Benzylchlorid, Alkylhalogenide wie z.B. Methylchlorid, Ethylchlorid, Methylbromid, Ethylendichlorid oder Allylchlorid, Alkylenoxide wie z.B. Ethylenoxid, Propylenoxid, Styroloxid, iso-Butylenoxid oder Vinyloxiran, bevorzugt Ethylenoxid oder Propylenoxid und besonders bevorzugt Ethylenoxid, Alkylphosphite oder -phosphonate wie z.B. Trimethylphosphit oder Triethylphosphit, Dialkylsulfate wie z.B. Dimethylsulfat oder Diethylsulfat, Dialkylcarbonate wie z.B. Dimethylcarbonat, Diethylcarbonat oder Di-n-butylcarbonat, Chlorhydrin oder
40 Epichlorhydrin.

Besonders solche Copolymeren, die quaternisierte Monomere einpolymerisiert enthalten, finden Verwendung in der Wasseraufbereitung, beispielsweise als Ionentauscherharze oder als Bestandteil von Membranen.

5

Das erfindungsgemäße Verfahren wird durch das nachfolgende Beispiel näher erläutert, ohne es darauf einzuschränken.

In dieser Schrift verwendete ppm- und Prozentangaben beziehen sich, falls nicht anders angegeben, auf Gewichtsprozente und -ppm.

Beispiel 1 (Herstellung des Katalysators)

15 In einem Rührreaktor mit Wandbeheizung und aufgesetzter Füllkörperkolonne wurde ein Gemisch aus 1300 Teilen Dimethylaminoethanol und 400 Teilen Tetraisopropyltitanat auf 100 °C erhitzt und das gebildete Isopropanol kontinuierlich über die Kolonne ausgeschleust (Kopftemperatur 70 °C, 300 mbar). Innerhalb von 4 20 Stunden wurden 250 Teile Destillat gewonnen, der Rückstand enthielt 4,6 Gew% Titan, enthielt höchstens 0,1 Gew% iso-Propanol und wurde direkt als Umesterungskatalysator eingesetzt.

Beispiel 2 (Herstellung Dimethylaminoethylacrylat)

25

Im kontinuierlichen Betrieb wurden stündlich 266 Teile Dimethylaminoethanol mit einem Gehalt an Ethylenglycol und Vinyloxyethanol von jeweils weniger als 10 ppm, 780 Teile eines Gemisches aus Methylacrylat und dem Destillat der Methylacrylat-Abtrennung, 17 30 Teile Katalysatorlösung aus Beispiel 1 und 69 Teile Rückkatalysator (Sumpf der Katalysatorabtrennung) dem ersten Reaktor einer aus zwei Reaktoren bestehenden Reaktorkaskade zugeführt. Die Reaktoren waren jeweils mit einer aufgesetzten Füllkörperkolonne und zwei seriell angeordneten Kondensatoren ausgerüstet. Die 35 Wärmezufuhr erfolgte über außenliegende Wärmetauscher. Außerdem wurden 270 Teile des Kondensats der Leichtsiederabtrennung stündlich über einen Zulauf in der Mitte der Kolonne des ersten Reaktors zugegeben. Die Reaktionstemperatur betrug 100° C. Das bei der Umesterung entstehende Methanol wurde als Gemisch mit Methyl- 40 acrylat am Kopf der Reaktorkolonnen (63° C) ausgeschleust und kondensiert. Die vereinigten Kondensate wurden teilweise als Rücklauf in die Kolonnen zurückgeführt (jeweils ca. 2100 Teile) und der Rest (280 Teile) ausgeschleust und für eine Verwendung in der Methylacrylatherstellung gesammelt. Der Gehalt an Dimethylamino- 45 ethanol betrug weniger als 0,05 %.

Die Stabilisierung der Kondensate erfolgt durch Zugabe von 56 Teilen einer Lösung von 0,5 % Phenothiazin und 0,05 % 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl in Methylacrylat auf den ersten Kondensator der Kolonne des ersten Reaktors und 5 von 115 Teilen dieser Lösung auf den ersten Kondensator der Kolonne des zweiten Reaktors. Die vereinigten Kondensate enthielten ca. 36 Gew.% Methanol und ca. 64 Gew.% Methylacrylat.

Der Austrag des zweiten Reaktors (1300 Teile) wurde einem isolierten Behälter zugeführt, dessen durchschnittliche Temperatur bei 88 °C lag. Der Austrag dieses Behälters wurde teilweise wieder dem Reaktor R2 und teilweise (1 : 1) einer Füllkörperkolonne zugeführt (Zulauf oberhalb der Kolonnenmitte, 1300 Teile), wo er in ein Kopfprodukt (Kopftemperatur 56° C, 300 mbar) und ein katalysatorhaltiges Sumpfprodukt (Sumpftemperatur 130 °C), das im wesentlichen aus Dimethylaminoethylacrylat und Dimethylaminoethanol bestand, aufgetrennt wurde.

Das Produkt wurde durch Einsprühen von 95 Teilen der oben beschriebenen Stabilisatorlösung in den Kondensatorkopf stabilisiert. Das Kondensat wurde mit 170 Teilen Methylacrylat vermischt und teilweise (98 Teile/h) als Rücklauf wieder der Kolonne und der Rest (780 Teile/h) dem ersten Reaktor zugeführt. Er bestand im wesentlichen aus 96,5 % Methylacrylat, 1,5 % Dimethylamino-25 ethylacrylat und 1,3 % Methanol.

Das Sumpfprodukt wurde einer Flash-Verdampfung (130 °C, 65 mbar) unterzogen, wobei ein Destillat gewonnen wurde, das mit 0,1 % Hydrochinonmonomethylether stabilisiert wurde und ca. 90 % 30 Dimethylaminoethylacrylat enthielt. Das anfallende katalysatorhaltige Sumpfprodukt wurde zum Teil wieder dem ersten Reaktor (69 Teile/h) und der Rest (30 Teile/h) der Rückstandsbehandlung zugeführt.

35 Das Destillat (685 Teile) wurde mit dem Destillat der Rückstandsbehandlung (137 Teile) in einer weiteren Füllkörperkolonne (Zulauf unterhalb der Kolonnenmitte) in eine Leichtsiederfraktion (Kopftemperatur 73° C, 60 mbar) und ein Sumpfprodukt, das im wesentlichen aus Dimethylaminoethylacrylat (97,8 %) und Michael-40 Additionsprodukt (1,9 %) bestand, aufgetrennt. Die Leichtsiederfraktion wurde durch Einsprühen von 19 Teile/h der beschriebenen Stabilisatorlösung in den Kopf des Kondensators stabilisiert und bestand im wesentlichen aus 50,6 % Dimethylaminoethylacrylat, 29,6 % Dimethylaminoethanol und 21,9 % Methylacrylat. 270 Teile 45 der Leichtsiederfraktion wurden über die Kolonne dem 1. Reaktor zugeführt, der Rest wurde als Rücklauf am Kopf der Leichtsiederkolonne aufgebracht. Aus dem Sumpfprodukt wurde in einem weiteren

Destillationsschritt (Füllkörperkolonne, Zulauf oberhalb des 1. Drittels der Kolonne) Dimethylaminoethylacrylat als Kopfprodukt (85° C, 60 mbar) isoliert. Das Destillat wurde mit 0,1 Teilen Hydrochinonmonomethylether als 1 gewichtsprozentige Lösung in 5 Reinprodukt stabilisiert, 380 Teile davon als Rücklauf in den Kolonnenkopf zurückgeführt und 445 Teile als Reinprodukt abgeführt. Die Reinheit betrug 99,9 %, die Ausbeute 98 % bezüglich Dimethylaminoethanol, der Gehalt an Ethylenglycoldiacrylat und Vinyloxyethylacrylat jeweils weniger als 10 ppm.

10

Der Rückstand der Reindestillation und der ausgeschleuste Rückstand der Katalysatorabtrennung wurden einem Reaktor mit aufgesetzter Füllkörperkolonne zugeführt und bei 140° C das restliche Dimethylaminoethylacrylat abdestilliert und gleichzeitig die Michael-Additionsprodukte zurückgespalten. Es wurden 137 Teile/h 15 Destillat isoliert und dem Zulauf zur Leichtsiederdestillation zugegeben. Der Rückstand enthielt keinen Feststoff und war pumpfähig.

20 Beispiel 3 (Rückstandsaufarbeitung)

In einem Reaktor wurde der Rückstand der Rückstandsbehandlung mit Glycerin 1:1 vermischt und auf 160° C erhitzt. Das freigesetzte Dimethylaminoethanol wurde kontinuierlich gasförmig ausgeschleust 25 und kondensiert. Es wurden aus 100 Teilen Rückstand 37 Teile eines Destillats gewonnen, das im wesentlichen aus Dimethylaminoethanol bestand.

Beispiel 4

30

Im kontinuierlichen Betrieb wurden stündlich 680 Teile Dimethylaminoethanol, 2016 Teile eines Gemisches aus Ethylacrylat und dem Destillat der Ethylacrylat-Abtrennung, 70 Teile Katalysatorlösung aus Beispiel 1 und 110 Teile Rückkatalysator (Sumpf der Katalysatorabtrennung) dem ersten Reaktor einer aus zwei Reaktoren bestehenden Reaktorkaskade zugeführt. Die Reaktoren waren jeweils mit einer aufgesetzten Füllkörperkolonne und einem Kondensator ausgerüstet. Die Wärmezufuhr erfolgte über außenliegende Wärmetauscher. Außerdem wurden 236 Teile des Kondensats der Leichtsiederabtrennung stündlich über einen Zulauf in der Mitte der Kolonne des ersten Rektors zugegeben. Der Austrag des zweiten Rektors wurde einem mit einem Umlaufverdampfer ausgerüsteten Behälter zugeführt, der gasseitig mit der Kolonne des zweiten Rektors verbunden war. Die Reaktionstemperaturen betrugen 110 beziehungsweise 115 ° C, im Behälter 119 ° C. Das bei der Umesterung entstehende Ethanol wurde als Gemisch mit Ethylacrylat (48 % Ethanol) am Kopf der Reaktorkolonnen ausgeschleust und konden-

siert. Die vereinigten Kondensate wurden teilweise als Rücklauf in die Kolonnen zurückgeführt (jeweils ca. 2100 Teile) und der Rest (806 Teile) ausgeschleust und für eine Verwendung in der Ethylacrylatherstellung gesammelt. Die Stabilisierung der Kondensate erfolgt durch Zugabe von 120 Teilen einer Lösung von 0,5 % Phenothiazin und 0,05 % 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl in Ethylacrylat auf jeden Kondensator. Die vereinigten Kondensate enthielten ca. 48 Gew.% Ethanol und ca. 52 Gew.% Ethylacrylat, der Gehalt an Dimethylaminoethanol betrug weniger als 10 0,1 %.

Der Austrag des Behälters wurde einer Füllkörperkolonne zugeführt (Zulauf in der Kolonnenmitte), wo er in ein Kopfprodukt (Kopftemperatur 88 °C, 500 mbar) und ein katalysatorhaltiges Sumpfprodukt (Sumpftemperatur 140 °C) aufgetrennt wurde.

Das Kopfprodukt wurde durch Einsprühen von 110 Teilen der oben beschriebenen Stabilisatorlösung in den Kondensatorkopf stabilisiert. Das Kondensat wurde mit 1170 Teilen Ethylacrylat vermischt 20 und teilweise (380 Teile/h) als Rücklauf wieder der Kolonne und der Rest (2016 Teile/h) dem ersten Reaktor zugeführt.

Das Sumpfprodukt wurde einem Flashverdampfer zugeführt, der zusätzlich mit einem Umlaufverdampfer ausgerüstet war (135 °C, 80 25 mbar). Das Destillat wurde mit 50 Teilen Stabilisatorlösung (s.o.) stabilisiert und enthielt ca. 90 % Dimethylaminoethylacrylat. Das Sumpfprodukt wurde teilweise (110 Teile) dem ersten Reaktor zugeführt und der Rest (70 Teile/h) der Rückstandsbehandlung zugeführt.

30 Das Verhältnis der Michael-Additionsproduktbildung (EP-A 906 902, Seite 9) war, über beide Destillationsstufen berechnet, negativ (-1,3%), das bedeutet eine teilweise Reduzierung (Rückspaltung) der Addukte unter den angegebenen Bedingungen.

35 Die weitere, analog Beispiel 2 durchgeführte Aufarbeitung des Destillats der Flashverdampfung lieferte 1189 Teile Dimethylaminoethylacrylat in einer Reinheit von 99,9 %, was einer Ausbeute von 97,9 % bezüglich Dimethylaminoethanol entspricht.

40 Beispiel 5

Es wurde analog Beispiel 4 verfahren, die Sumpftemperatur bei der Ethylacrylatabtrennung betrug jedoch 110 °C und die Temperatur bei 45 der Katalysatorabtrennung (Flashverdampfer) 110 °C.

30

Das auf Basis der gaschromatographischen Analysen der einzelnen Ströme ermittelte Verhältnis der Michael-Additionsproduktbildung betrug +0,1%, d.h. es erfolgte eine geringe Zunahme an Michael-Additionsprodukt.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern IV durch Umesterung eines (Meth)acrylsäureesters I mit einem Alkohol R²OH, der mindestens ein Kohlenstoffatom mehr aufweist als die Alkoholkomponente (R¹O-) im umzuerstenden (Meth)acrylsäureester I, in Gegenwart eines Katalysators oder Katalysatorgemisches, dadurch gekennzeichnet, daß aus dem Reaktionsaustrag der Umesterung entweder zunächst im wesentlichen (Meth)acrylsäureester I abgetrennt und dann destillativ vom verwendeten Katalysator abgetrennt wird (Katalysatorabtrennung), oder zunächst destillativ vom verwendeten Katalysator abgetrennt (Katalysatorabtrennung) und dann im wesentlichen (Meth)acrylsäureester I abgetrennt wird und dann von dem erhaltenen Gemisch leichter als der (Meth)acrylsäureester IV siedende Komponenten destillativ im wesentlichen abgetrennt werden (Leichtsiederabtrennung) und anschließend der (Meth)acrylsäureester IV reindestilliert wird (Reindestillation).
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die Katalysatorabtrennung bei Temperaturen von 125 bis 160 °C durchführt.
3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man die Abtrennung des (Meth)acrylsäureesters I bei Temperaturen von 120 bis 160 °C durchführt.
4. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß der Siedepunkt des Alkohols R²OH 20 °C oder mehr über dem des Alkohols R¹OH liegt.
5. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß das der dem Reaktor aufgesetzten Kolonne/ den Reaktoren aufgesetzten Kolonnen entnommene Destillat im Fall von Methanolat als Alkoholkomponente (R¹O-) im umzuerstenden (Meth)acrylsäureester I 20 - 40 Gew. % Methanol und

im Fall von Ethanolat als Alkoholkomponente (R^1O^-) im umzusetzenden (Meth)acrylsäureester I 30 - 65 Gew. % Ethanol enthält.

- 5 6. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß der Rückstand der Katalysatorabtrennung zumindest teilweise in die Umesterung rückgeführt wird.
7. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß der Rückstand der Katalysatorabtrennung getrennt oder gemeinsam mit dem Rückstand der Reindestillation zumindest teilweise einer thermischen und/oder katalytischen Behandlung unterworfen wird.
- 15 8. Verfahren nach Anspruch 6 oder 7, dadurch gekennzeichnet, daß ein der thermischen und/oder katalytischen Behandlung entnommenes Destillat in die Leichtsiederabtrennung und/oder die Umesterung rückgeführt wird.
- 20 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 6 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß der Sumpfaustrag der thermischen und/oder katalytischen Behandlung mit einer hochsiedenden, Hydroxylgruppen enthaltenden Substanz umgesetzt wird und die dabei abdestillierten Leichtsieder in die Umesterung rückgeführt werden.
- 25 10. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß das in der Umesterung abgetrennte, im wesentlichen aus Alkohol R^1OH und (Meth)acrylsäureester I bestehende Gemisch in eine Anlage zur Herstellung und/oder Aufarbeitung des (Meth)acrylsäureesters I eingespeist wird.
- 30 11. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß zumindest ein Teil des Austrags der Umesterung aus einem isolierten Zwischenbehälter wieder in die Umesterung zurückgeführt wird.
- 35 12. Verfahren nach Anspruch 11, dadurch gekennzeichnet, daß der isolierte Zwischenbehälter beheizt ist.
- 40 13. Verfahren nach Anspruch 11 oder 12, dadurch gekennzeichnet, daß der isolierte Zwischenbehälter mit dem letzten Reaktor der Umesterung und/oder der diesem aufgesetzten Kolonne in Verbindung steht.

14. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß als Katalysator Titanalkoholat $Ti(OR^2)_4$ eingesetzt wird.

5 15. Verfahren nach Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, daß das Titanalkoholat $Ti(OR^2)_4$ aus einem niederen Titanalkoholat $Ti(OR^4)_4$, wobei R^4 für $C_1 - C_8$ -Alkyl steht, durch Umsetzung mit einem höheren Alkohol R^2OH erhalten wird, wobei R^2 die obige Bedeutung hat und R^2OH und R^4OH über ihre Siedepunkte K_p 10 die Bedingung

$K_p. (R^2OH) \geq K_p. (R^4OH) + 20 \text{ } ^\circ\text{C}$

erfüllen.

16. Verfahren nach Anspruch 15, dadurch gekennzeichnet, daß das 15 bei der Umsetzung entstehende Alkanol R^4OH aus der Umsetzung entfernt wird.

17. Verfahren nach Anspruch 15 oder 16, dadurch gekennzeichnet, daß das 20 erhaltene Reaktionsgemisch weniger als 400 ppm R^4OH enthält.

18. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß es zumindest teilweise in Gegenwart mindestens eines der folgenden Stabilisatoren ausgeführt wird: 25 Phenothiazin, 4-Methyl-2,6-tert.-Butylphenol, Hydrochinon-monomethylether, 4-Hydroxy-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl, 4-Oxo-2,2,6,6-tetramethylpiperidin-N-Oxyl.

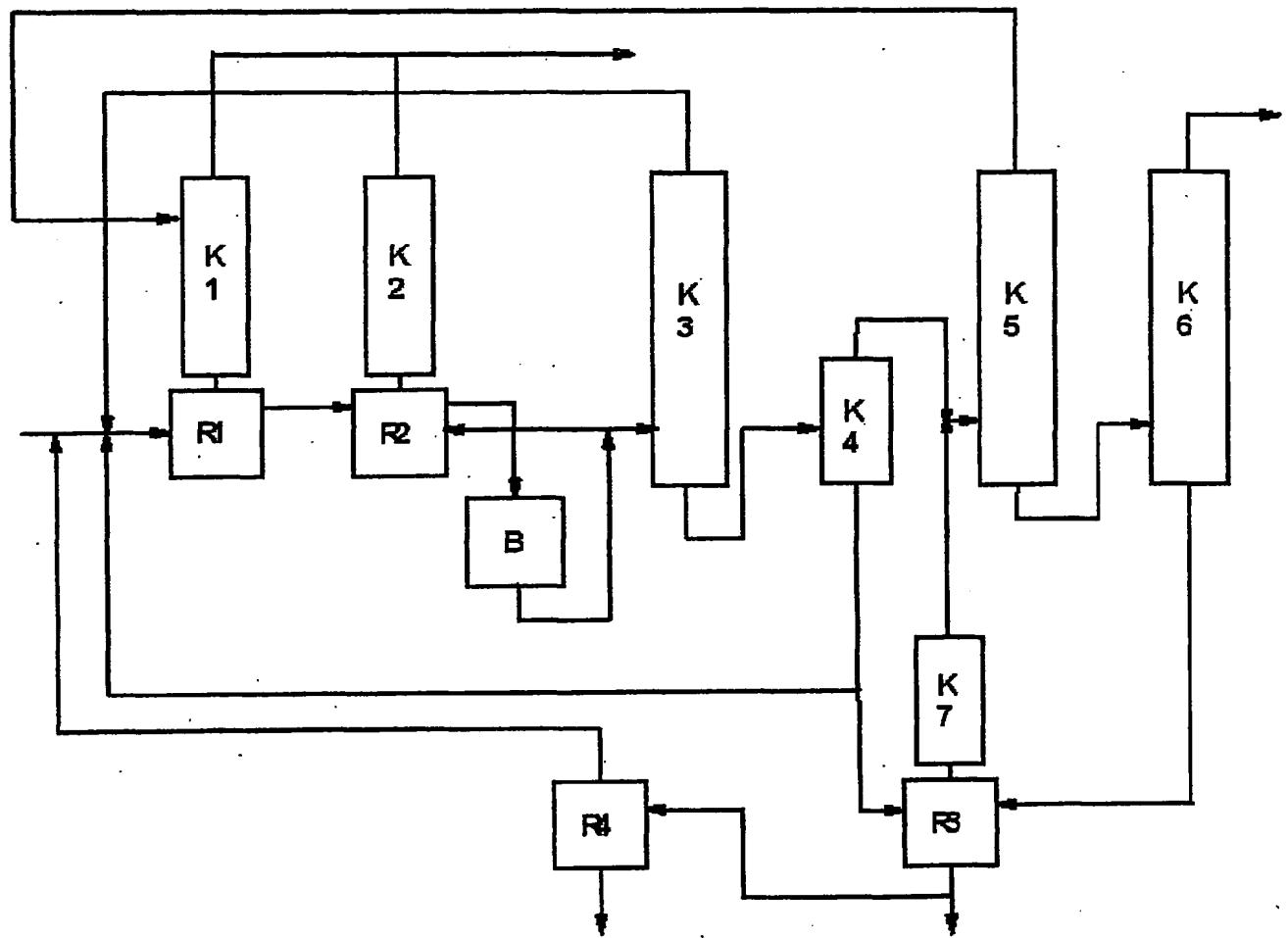
19. Verfahren zur Herstellung von Dialkylamino- 30 ethyl(meth)acrylaten, dadurch gekennzeichnet, daß das eingesetzte Dialkylaminoethanol einen Gehalt an Vinyloxyethanol von nicht mehr als 100 ppm aufweist.

20. Verfahren zur Herstellung von Dialkylamino- 35 ethyl(meth)acrylaten, dadurch gekennzeichnet, daß das eingesetzte Dialkylaminoethanol einen Gehalt an Ethylenglykol von nicht mehr als 100 ppm aufweist.

21. Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß R^2 2-(Dimethylamino)-ethyl-, 2-(Di-n-butylamino)-ethyl- oder 2-(Diethylamino)-ethyl- und R^1 Methyl- oder Ethyl- ist. 40

22. Verwendung von Dialkylaminoalkyl(meth)acrylaten, erhältlich 45 gemäß einem Verfahren nach einem der vorstehenden Ansprüche, in einer Quaternisierung.

Fig. 1



A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
IPC 7 C07C67/54 C07C67/03 C07C69/54

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
IPC 7 C07C

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	EP 0 906 902 A (NIPPON CATALYTIC CHEM IND) 7 April 1999 (1999-04-07) cited in the application the whole document ---	1-9, 18-22
X	EP 0 960 877 A (ATOCHEM ELF SA) 1 December 1999 (1999-12-01) cited in the application the whole document ---	1-5, 14, 15
X	CIQUINE CIA PETROQU: "WPI WORLD PATENT INFORMATION DERWENT, DERWENT, GB", WPI WORLD PATENT INFORMATION DERWENT, DERWENT, GB, VOL. 43, NR. 88 XP002088821 & BR 8 701 337 A (CIQUINE CIA PETROQU) 27 September 1988 (1988-09-27) ---	1 -/-

 Further documents are listed in the continuation of box C. Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents :

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the International filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the International filing date but later than the priority date claimed

- *T* later document published after the International filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- *X* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- *Y* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- *&* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

17 September 2002

Date of mailing of the international search report

26/09/2002

Name and mailing address of the ISA
European Patent Office, P.B. 5818 Palentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Delanghe, P

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/EP 02/05820

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	US 3 686 268 A (JOBERT RAYMOND ET AL) 22 August 1972 (1972-08-22) examples 1-8 ---	1
X	EP 0 902 017 A (ROHM & HAAS) 17 March 1999 (1999-03-17) claim 1 ---	1
P, X	DE 100 26 644 A (BASF AG) 6 December 2001 (2001-12-06) the whole document ---	1-9
A	EP 0 298 867 A (ATOCHEM ELF SA) 11 January 1989 (1989-01-11) the whole document ---	1
A	US 3 872 161 A (FUKUCHI SHUZO ET AL) 18 March 1975 (1975-03-18) the whole document -----	1

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No
PCT/EP 02/05820

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
EP 0906902	A 07-04-1999	JP 3071406 B2 JP 11106369 A JP 11189575 A JP 11189576 A EP 0906902 A2 US 6417392 B1		31-07-2000 20-04-1999 13-07-1999 13-07-1999 07-04-1999 09-07-2002
EP 0960877	A 01-12-1999	FR 2777561 A1 AU 2386499 A BR 9901374 A CN 1235961 A EP 0960877 A2 JP 3009666 B2 JP 11322680 A US 6437173 B1		22-10-1999 28-10-1999 21-03-2000 24-11-1999 01-12-1999 14-02-2000 24-11-1999 20-08-2002
US 3686268	A 22-08-1972	NONE		
EP 0902017	A 17-03-1999	AU 743962 B2 AU 8186598 A BR 9803260 A CN 1218023 A EP 0902017 A1 JP 11171831 A ZA 9807780 A		14-02-2002 11-03-1999 02-05-2000 02-06-1999 17-03-1999 29-06-1999 01-03-1999
DE 10026644	A 06-12-2001	DE 10026644 A1 WO 0192198 A1		06-12-2001 06-12-2001
EP 0298867	A 11-01-1989	FR 2617840 A1 AT 80868 T CA 1303056 A1 DE 3874827 D1 DE 3874827 T2 EP 0298867 A2 ES 2034317 T3 GR 3006575 T3 JP 1038047 A JP 2604338 B2 US 4851568 A		13-01-1989 15-10-1992 09-06-1992 29-10-1992 11-03-1993 11-01-1989 01-04-1993 30-06-1993 08-02-1989 30-04-1997 25-07-1989
US 3872161	A 18-03-1975	JP 1169254 C JP 48091008 A JP 57060331 B CH 580570 A5 DE 2311007 A1 FR 2175104 A1 GB 1403932 A IT 988132 B NL 7303111 A , B ,		30-09-1983 27-11-1973 18-12-1982 15-10-1976 13-09-1973 19-10-1973 28-08-1975 10-04-1975 10-09-1973

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP 02/05820

A. KLASIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
IPK 7 C07C67/54 C07C67/03 C07C69/54

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBiete

Recherchierte Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
IPK 7 C07C

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der Internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	EP 0 906 902 A (NIPPON CATALYTIC CHEM IND) 7. April 1999 (1999-04-07) in der Anmeldung erwähnt das ganze Dokument ---	1-9, 18-22
X	EP 0 960 877 A (ATOCHEM ELF SA) 1. Dezember 1999 (1999-12-01) in der Anmeldung erwähnt das ganze Dokument ---	1-5, 14, 15
X	CIQUINE CIA PETROQU: "WPI WORLD PATENT INFORMATION DERWENT, DERWENT, GB", WPI WORLD PATENT INFORMATION DERWENT, DERWENT, GB, VOL. 43, NR. 88 XP002088821 & BR 8 701 337 A (CIQUINE CIA PETROQU) 27. September 1988 (1988-09-27) ---	1 -/-



Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen



Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :

*'A' Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

*'E' älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem Internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist

*'L' Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)

*'O' Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

*'P' Veröffentlichung, die vor dem Internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

*'T' Spätere Veröffentlichung, die nach dem Internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

*'X' Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden

*'Y' Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann nahelegend ist

*'&' Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der Internationalen Recherche

Absendedatum des Internationalen Recherchenberichts

17. September 2002

26/09/2002

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

De Langhe, P

C (Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	US 3 686 268 A (JOBERT RAYMOND ET AL) 22. August 1972 (1972-08-22) Beispiele 1-8	1
X	EP 0 902 017 A (ROHM & HAAS) 17. März 1999 (1999-03-17) Anspruch 1	1
P, X	DE 100 26 644 A (BASF AG) 6. Dezember 2001 (2001-12-06) das ganze Dokument	1-9
A	EP 0 298 867 A (ATOCHIM ELF SA) 11. Januar 1989 (1989-01-11) das ganze Dokument	1
A	US 3 872 161 A (FUKUCHI SHUZO ET AL) 18. März 1975 (1975-03-18) das ganze Dokument	1

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP 02/05820

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
EP 0906902	A	07-04-1999	JP 3071406 B2 JP 11106369 A JP 11189575 A JP 11189576 A EP 0906902 A2 US 6417392 B1		31-07-2000 20-04-1999 13-07-1999 13-07-1999 07-04-1999 09-07-2002
EP 0960877	A	01-12-1999	FR 2777561 A1 AU 2386499 A BR 9901374 A CN 1235961 A EP 0960877 A2 JP 3009666 B2 JP 11322680 A US 6437173 B1		22-10-1999 28-10-1999 21-03-2000 24-11-1999 01-12-1999 14-02-2000 24-11-1999 20-08-2002
US 3686268	A	22-08-1972	KEINE		
EP 0902017	A	17-03-1999	AU 743962 B2 AU 8186598 A BR 9803260 A CN 1218023 A EP 0902017 A1 JP 11171831 A ZA 9807780 A		14-02-2002 11-03-1999 02-05-2000 02-06-1999 17-03-1999 29-06-1999 01-03-1999
DE 10026644	A	06-12-2001	DE 10026644 A1 WO 0192198 A1		06-12-2001 06-12-2001
EP 0298867	A	11-01-1989	FR 2617840 A1 AT 80868 T CA 1303056 A1 DE 3874827 D1 DE 3874827 T2 EP 0298867 A2 ES 2034317 T3 GR 3006575 T3 JP 1038047 A JP 2604338 B2 US 4851568 A		13-01-1989 15-10-1992 09-06-1992 29-10-1992 11-03-1993 11-01-1989 01-04-1993 30-06-1993 08-02-1989 30-04-1997 25-07-1989
US 3872161	A	18-03-1975	JP 1169254 C JP 48091008 A JP 57060331 B CH 580570 A5 DE 2311007 A1 FR 2175104 A1 GB 1403932 A IT 988132 B NL 7303111 A ,B,		30-09-1983 27-11-1973 18-12-1982 15-10-1976 13-09-1973 19-10-1973 28-08-1975 10-04-1975 10-09-1973

